(3) 日本国特許庁 (JP)

①特許出願公開

⑩公開特許公報(A)

昭57-58092

⑤Int. Cl.³F 28 F 1/40 13/04 識別記号

庁内整理番号 7820-3L 7380-3L 砂公開 昭和57年(1982)4月7日

発明の数 1 審査請求 有

(全 3 頁)

60凝縮伝熱管

20特

願 昭55-132414

②出 願 昭55(1980)9月25日

仰発 明 者 平沢茂樹

土浦市神立町502番地株式会社 日立製作所機械研究所内 仰発 明 者 桑原平吉

土浦市神立町502番地株式会社 日立製作所機械研究所内

@発明者中山恒

土浦市神立町502番地株式会社

日立製作所機械研究所内

加出 願 人 工業技術院長

6E 4E T

- 1. 発明の名称 凝縮伝熱管
- 2. 特許請求の範囲

伝熱管の管内に蒸気を焼し、その蒸気を凝縮 させる凝縮伝熱管において管内面に管軸に対して 互いに反対回わりの2組のらせん状帯群およびそ の溝によつて隔離された隆起部を設け、それら2 組の溝の深さを異ならせるとともに浅い方の溝群 はほぼ一定の深さで隆起部に形成されていること を特徴とする凝縮伝熱管。

3. 発明の詳細な説明

この発明は化学プラントや地熱発電ブラント などの熱交換器に用いられる凝縮伝熱管に関する ものである。

従来の凝縮伝熱管の管内表面構造は平滑面ある いは管軸に平行したフインを設けた面であつた。

これら従来の平滑管はもちろんのこと、フイン 付伝熱管の管内面における凝縮面からの凝縮液の 排除がよくなかつたため凝縮伝熱効率は十分でな かつた。 この発明は、管内における模縮熱伝達率を高めることを目的とする。

この発明は、上記の目的を達成するため、伝熱管の管内面に反対回わりの2組のらせん状講群およびその溝によつて隔離された隆起部を設け、そのらせん状講群は連続接近された複数条の微細を溝となつており、2組の溝の深さが異なつておりさらに、浅い方の溝群が隆起部にほぼ一定の深さて形成されている。

以下との発明の一実施例を第1図,第2図により説明する。

第1図はこの発明伝熱管の断面図を示し第2図は表面構造を拡大して示したものである。1は伝熱素管でその管内面に反対回わりの2組のらせん解2,3かよび溝2によつて隔離された隆起部4が設けられている。溝2,3の形状は三角状、半円形状、台形溝、波状溝など何でもよく、2組の溝形状は同じでも異なつていてもよい。溝3は溝2の深さよりも浅くなつており、しかも隆起部4に底や側面に深さが一定になるよりに形成されて

持開昭57- 58092(2)

いる。

このような構造の伝熱管はたとえば次のようにして製造することができる。すなわち深い溝2の表断面構造をもつロール(たとえばローレット)を管内面に押しつけながら転がすことによつて溝2を形成することができる。その際ロールを微小振動させながら転がすと、溝2の形成時に微細なひびをその表面につけることができる。そのひび、溝3に相当する。

次に動作を第3図を参照して説明する。

このように構成された凝縮伝熱管の管内面で蒸気が凝縮する場合、隆起部4の表面で凝縮して生じた液膜は液の表面張力の作用により溝2または溝3に流れ込む。従つて隆起部4の表面の液膜は薄くなり、熱抵抗が減じるため蒸気がはげしく凝縮する。溝2あるいは溝3に流れ込んだ凝縮なら、溝2あるいは溝3に流れるにかで用や重力の作用によりらせん状の溝2・3に合つて流れ、伝熱管内の下部に集まつて流れるようになる。この発明の伝熱管は反対回わりの2組のらせん状溝2・3が設けられて

第4図からこの発明の実施例の伝熱管は、すぐれた緩縮熱伝達率をもつていることがわかる。

以上のようにとの発明は高い凝縮熱伝達率をも つた伝熱管を提供できる。

4. 図面の簡単な説明

第1図はこの発明の一実施例を示す伝熱管の断面図、第2図は管内面を拡大して示した模式図、 第3図はこの発明の動作を示す断面図、第4図は 凝縮熱伝達率を示す線図である。

1 …伝熱素管,2…保い溝,3…投い溝,4…隆起部,5…軽縮液。

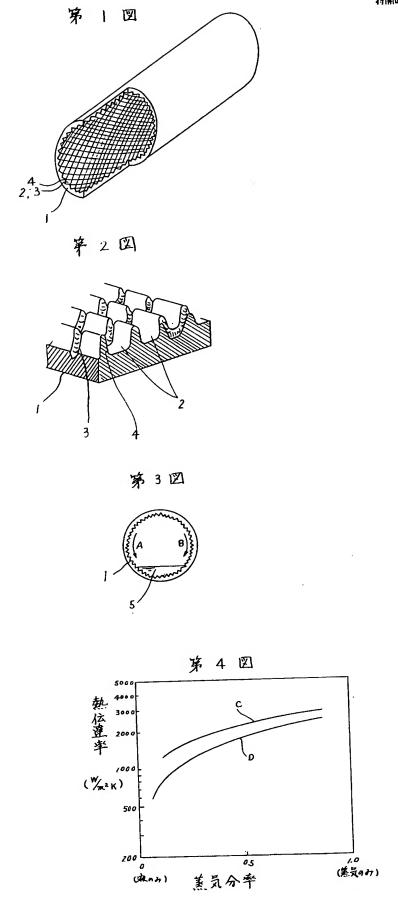
特許出顧人 工業技術院長 石坂 誠 一

いるため、第3図の矢印A · Bに示すように、管 内面の左右のそれぞれの面で重力の方向に分かれ て流れる。溝2 · 3 内の液が、らせん状の溝に沿 つてすみやかに伝熱管の下部に集まるため、伝熱 管の上部に位置する隆起部 4 は常に蒸気にさらさ れており、そとにはげしい経絡伝熱が起こる。

第4図は、この発明および平滑面の伝熱管の凝縮熱伝達率を示す線図で、横軸には管内を流れる熱媒体の全量に対する蒸気の割合(蒸気分率)、 縦軸には凝縮熱伝達率を目違つてあり、曲線Cが この発明、曲線Dが平滑面の性能を示している。

また、条件は次の表1の通りである。

表 1		
管	内 径	18~21 🛲
保公講	保さ	0.15~0.25 mm
	ピッチ	0.45~0.6 mm
	らせん角	7~100
浅い帯	探さ	0.1~0.25 mm
	ピッチ	0.45~0.6 mm
	らせん角	10~200
管内熱媒体		R-113
管内熱媒体流量		80~250 Kg/h
管内熱媒体圧力		$0.1 \sim 1.5 \text{ Kg/cml G}$
		L



9/7/06, EAST Version: 2.0.3.0

-419-

PAT-NO: JP357058092A DOCUMENT-IDENTIFIER: JP 57058092 A

TITLE: CONDENSING HEAT TRANSFER PIPE

PUBN-DATE: April 7, 1982

INVENTOR-INFORMATION:

NAME COUNTRY

HIRASAWA, SHIGEKI KUWABARA, HEIKICHI NAKAYAMA, HISASHI

ASSIGNEE-INFORMATION:

NAME COUNTRY

AGENCY OF IND SCIENCE & TECHNOL N/A

APPL-NO: JP55132414

APPL-DATE: September 25, 1980

INT-CL (IPC): F28F001/40 , F28F013/04

US-CL-CURRENT: 165/133

ABSTRACT:

PURPOSE: To improve the <u>condensing</u> heat transfer efficiency of the captioned heat transfer pipe by a method wherein two groups of <u>spiral grooves</u> turning in opposite directions and rising sections separated from one another by the <u>grooves</u> are provided in the inner surface of the heat transfer pipe.

CONSTITUTION: The two groups of <u>spiral grooves</u> 2 and 3 turning in opposite directions and the rising sections 4 separated from one another by the <u>grooves</u> are provided on the inner surface of the transfer pipe. The <u>grooves</u> 3 are made smaller in depth than the <u>grooves</u> 2 and the bottoms and the side walls of the <u>grooves</u> are kept constant with respect to the rising sections. Consequently, when the vapor of a liquid <u>condenses</u> on the inner wall of the heat transfer pipe 1, a film of the liquid is formed on each of the surfaces of the rising sections 4 and the liquid flows into the <u>grooves</u> 2 and 3 in the directions of gravity as shown by the arrows A and B to form itself a <u>condensed</u> liquid 5 so that the <u>condensing</u> heat transfer efficiency of the pipe is improved.

COPYRIGHT: (C) 1982, JPO&Japio